

Document made available under the Patent Cooperation Treaty (PCT)

International application number: PCT/JP05/004487

International filing date: 15 March 2005 (15.03.2005)

Document type: Certified copy of priority document

Document details: Country/Office: JP
Number: 2004-103371
Filing date: 31 March 2004 (31.03.2004)

Date of receipt at the International Bureau: 28 April 2005 (28.04.2005)

Remark: Priority document submitted or transmitted to the International Bureau in compliance with Rule 17.1(a) or (b)



World Intellectual Property Organization (WIPO) - Geneva, Switzerland
Organisation Mondiale de la Propriété Intellectuelle (OMPI) - Genève, Suisse

日 本 国 特 許 庁
JAPAN PATENT OFFICE

別紙添付の書類に記載されている事項は下記の出願書類に記載されている事項と同一であることを証明する。

This is to certify that the annexed is a true copy of the following application as filed with this Office.

出 願 年 月 日
Date of Application: 2 0 0 4 年 3 月 3 1 日

出 願 番 号
Application Number: 特 願 2 0 0 4 - 1 0 3 3 7 1

パリ条約による外国への出願
に用いる優先権の主張の基礎
となる出願の国コードと出願
番号
J P 2 0 0 4 - 1 0 3 3 7 1
The country code and number
of your priority application,
to be used for filing abroad
under the Paris Convention, is

出 願 人
Applicant(s): 出光興産株式会社

2 0 0 5 年 4 月 1 3 日

特許庁長官
Commissioner,
Japan Patent Office

小 川



【書類名】 特許願
【整理番号】 IDS1615A
【提出日】 平成16年 3月31日
【あて先】 特許庁長官 今井 康夫 殿
【国際特許分類】 C08F297/08
C08F 4/658

【発明者】
【住所又は居所】 千葉県市原市姉崎海岸1番地1
【氏名】 津乗 良一

【発明者】
【住所又は居所】 千葉県市原市姉崎海岸1番地1
【氏名】 大槻 安彦

【発明者】
【住所又は居所】 千葉県市原市姉崎海岸1番地1
【氏名】 小野寺 勤

【発明者】
【住所又は居所】 千葉県市原市姉崎海岸1番地1
【氏名】 池田 昇平

【発明者】
【住所又は居所】 千葉県市原市姉崎海岸1番地1
【氏名】 篠原 正之

【特許出願人】
【識別番号】 000183657
【氏名又は名称】 出光石油化学株式会社

【代理人】
【識別番号】 100086759
【弁理士】
【氏名又は名称】 渡辺 喜平

【手数料の表示】
【予納台帳番号】 013619
【納付金額】 21,000円

【提出物件の目録】
【物件名】 特許請求の範囲 1
【物件名】 明細書 1
【物件名】 要約書 1
【包括委任状番号】 0200132

【書類名】 特許請求の範囲

【請求項 1】

(A) 135℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が 10 dL/g 超のプロピレン単体重合体成分又はプロピレンと炭素数 2～8 の α -オレフィンとの共重合体成分を、全重合体中に 5～15 重量% 含み、

(B) 135℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が $0.5 \sim 3.0 \text{ dL/g}$ のプロピレン単体重合体成分又はプロピレンと炭素数 2～8 の α -オレフィンとの共重合体成分を、全重合体中に 85～95 重量% 含むプロピレン系多段重合体。

【請求項 2】

230℃におけるメルトフローレートが 100 g/10 min 以下であり、

230℃におけるメルトフローレート (MFR) と、230℃における熔融張力 (MT) との関係が、式 (1) を満たす請求項 1 に記載のプロピレン系多段重合体。

$$\log(\text{MT}) > -1.33 \log(\text{MFR}) + 1.2 \quad \cdots (1)$$

【請求項 3】

角周波数が 10 rad/s のときの貯蔵弾性率 $G'(10)$ と、角周波数が 1 rad/s のときの貯蔵弾性率 $G'(1)$ との比 $G'(10)/G'(1)$ が 2 以上であり、

角周波数が 0.1 rad/s のときの貯蔵弾性率 $G'(0.1)$ と、角周波数が 0.01 rad/s のときの貯蔵弾性率 $G'(0.01)$ との比 $G'(0.1)/G'(0.01)$ が 6 以下である請求項 1 又は 2 に記載のプロピレン系多段重合体。

【請求項 4】

下記成分 (a) 及び (b)、又は下記成分 (a)、(b) 及び (c) からなるオレフィン重合用触媒を用い、2 段階以上の重合工程で、プロピレンを重合又はプロピレンと炭素数 2～8 の α -オレフィンとを共重合させることを含む請求項 1～3 のいずれか一項に記載のプロピレン系多段重合体の製造方法。

(a) 四塩化チタンを有機アルミニウム化合物で還元して得られる三塩化チタンをエーテル化合物及び電子受容体で処理して得られる固体触媒成分

(b) 有機アルミニウム化合物

(c) 環状エステル化合物

【請求項 5】

1 段階目に、水素不存在下で、プロピレンを重合又はプロピレンと炭素数 2～8 の α -オレフィンとを共重合させることを含む請求項 4 に記載のプロピレン系多段重合体の製造方法。

【請求項 6】

請求項 1～3 のいずれか一項に記載のプロピレン系多段重合体と、

230℃におけるメルトフローレートが 30 g/10 min 以下、かつ、重量平均分子量 (Mw) と数平均分子量 (Mn) との比が 5 以下のプロピレン系重合体と

を含み、前記プロピレン系多段重合体に対する、前記プロピレン系重合体の重量比が 8 倍以上であるプロピレン系樹脂組成物。

【請求項 7】

角周波数が 10 rad/s のときの貯蔵弾性率 $G'(10)$ と、角周波数が 1 rad/s のときの貯蔵弾性率 $G'(1)$ との比 $G'(10)/G'(1)$ が 5 以上であり、

角周波数が 0.1 rad/s のときの貯蔵弾性率 $G'(0.1)$ と、角周波数が 0.01 rad/s のときの貯蔵弾性率 $G'(0.01)$ との比 $G'(0.1)/G'(0.01)$ が 14 以下である請求項 6 に記載のプロピレン系樹脂組成物。

【請求項 8】

請求項 1～3 のいずれか一項に記載のプロピレン系多段重合体、又は請求項 6 若しくは 7 に記載のプロピレン系樹脂組成物を発泡成形してなる成形品。

【請求項 9】

超臨界二酸化炭素を用い、射出発泡成形してなる、発泡倍率 1.1 倍～80 倍の射出発泡成形品である請求項 8 に記載の成形品。

【請求項 1 0】

発泡倍率 1 . 1 倍～8 0 倍の押出発泡成形品である請求項 8 に記載の成形品。

【請求項 1 1】

請求項 1 ～3 のいずれか一項に記載のプロピレン系多段重合体、又は請求項 6 若しくは 7 に記載のプロピレン系樹脂組成物と、繊維、フィラー及びゴムから選択される少なくとも 1 つの材料とを含む複合材料。

【書類名】 明細書

【発明の名称】 プロピレン系多段重合体及びその製造方法、並びにプロピレン系樹脂組成物

【技術分野】

【0001】

本発明は、プロピレン系多段重合体及びその製造方法、並びにプロピレン系樹脂組成物に関する。

【背景技術】

【0002】

従来、発泡成形性の改善には、樹脂の高溶融張力化が有効であるとされていた。そのためには、ポリプロピレンにおいても、高分子を分岐構造として絡み合いを持たせることや、高分子量成分を付与することで、歪硬化性を大きくするような樹脂設計が成されてきた。

【0003】

ところが、歪硬化性の付与は、確かに発泡成形性改善に効果があるが、従来の方法では、以下の点で問題がある。まず、分岐構造を持つプロピレン系樹脂の製造には、非共役ジェンとプロピレンとを共重合する手法（特許文献1参照）や、プロピレン系重合体へ電子線を照射する手法（特許文献2～6参照）が一般的に知られている。

ところが、前者の手法では、分岐構造の制御が困難で、結果的に、ゲルの発生により発泡成形体の表面外観が劣るという問題がある。また、後者の手法では、プロピレン系重合体の製造装置に特殊な設備を設置する必要があり、製造コストの増大を招くという問題がある。さらに、これらの手法では、リサイクル時に構造変化が起こり、物性が著しく変化する場合がある。

【0004】

次に、高分子量成分を付与する手法には、分子量の大きく異なる成分をブレンドする手法（特許文献7参照）や、連続重合装置を用いた多段重合法による手法がある。まず、前者の手法では、より高分子量の成分を広分散させ、発泡成形体の表面外観を良好に保つために、二次加工が必要となる。次に、後者の手法には、予備重合工程で高分子量成分を付与する場合（特許文献8～11参照）と、重合工程で高分子量成分を付与する場合とがあるが、予備重合では、付与できる高分子量成分の量に制約があり、高溶融張力化に限界がある。

【0005】

一方、多段重合法によって高分子量プロピレン系重合体を付与する方法は、特殊な製造設備が不要であり、かつ、品質の制御が容易であることから、一般的な手法として用いられてきた。この多段重合法において、MgCl₂担持触媒を用い、有機ケイ素化合物によって分子量分布を拡大する手法（特許文献12～14参照）があるが、溶融張力の向上効果は不十分である。

【0006】

また、同じくMgCl₂担持触媒を用い、2槽以上の重合槽を用い、系内の水素濃度を制御することによって、連続的にプロピレン系多段重合体を得る手法（特許文献15～19）があるが、135℃、テトラリン中における極限粘度（ $[\eta]$ ）が10 dL/g以上の超高分子量プロピレン系重合体を付与するには、重合温度を極端に低下させる必要があり現実的ではなく、 $[\eta]$ が10 dL/g未満の重合体を付与した場合では、溶融張力の向上効果が不十分である。

さらに、プロピレン系重合体又はその組成物を発泡シートにする場合、その要求特性として、表面外観、特にコルゲートマークの抑制が挙げられ、プロピレン系樹脂組成物として粘弾性特性の制御が必要となる。

【特許文献1】 特開平06-080729号公報

【特許文献2】 特表2002-542360号公報

【特許文献3】 特開2000-309670号公報

- 【特許文献4】特開2000-336198号公報
- 【特許文献5】特開2002-012717号公報
- 【特許文献6】特開2002-363355号公報
- 【特許文献7】特開2002-309049号公報
- 【特許文献8】特表2002-509575号公報
- 【特許文献9】特開平10-279632号公報
- 【特許文献10】特開平11-315178号公報
- 【特許文献11】特開2000-143866号公報
- 【特許文献12】特開2001-247616号公報
- 【特許文献13】特開2001-048916号公報
- 【特許文献14】特開2001-055413号公報
- 【特許文献15】特開昭59-172507号公報
- 【特許文献16】特開平05-239149号公報
- 【特許文献17】特開平07-138323号公報
- 【特許文献18】特開平11-228629号公報
- 【特許文献19】特開2000-226478号公報

【発明の開示】

【発明が解決しようとする課題】

【0007】

本発明は上述の問題に鑑みなされたものであり、溶融張力が高く、優れた粘弾性特性を有するプロピレン系多段重合体及びその製造方法、並びにプロピレン系樹脂組成物を提供することを目的とする。

【課題を解決するための手段】

【0008】

上記の目的を達成するため、本発明者らは鋭意研究を重ねた結果、分岐構造を設けることなく、分子量及び分子量分布を調整することによって溶融張力を向上させ、粘弾性特性を最適化した直鎖状のプロピレン系多段重合体が、発泡成形性及び表面外観の良好な発泡成形品を与えること、及び直鎖状のプロピレン系多段重合体の分子量分布を調整し、特定の緩和時間領域の寄与を抑えることで、発泡成形時の延伸特性及び延伸後の気泡の安定性が改善されることを見出し、本発明を完成させた。また、三塩化チタン触媒を用いた2段階以上の重合工程の1段階目に超高分子量プロピレン系重合体成分を付与することで、このような多段重合体を製造できることを見出し、本発明を完成させた。

【0009】

本発明によれば、以下のプロピレン系多段重合体等が提供される。

1. (A) 135℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が10 dL/g超のプロピレン単独重合体成分又はプロピレンと炭素数2～8の α -オレフィンとの共重合体成分を、全重合体中に5～15重量%含み、

(B) 135℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が0.5～3.0 dL/gのプロピレン単独重合体成分又はプロピレンと炭素数2～8の α -オレフィンとの共重合体成分を、全重合体中に85～95重量%含むプロピレン系多段重合体。

2. 230℃におけるメルトフローレートが100 g/10 min以下であり、

230℃におけるメルトフローレート(MFR)と、230℃における溶融張力(MT)との関係が、式(1)を満たす1に記載のプロピレン系多段重合体。

$$\log(MT) > -1.33 \log(MFR) + 1.2 \quad \dots (1)$$

3. 角周波数が10 rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(10)$ と、角周波数が1 rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(1)$ との比 $G'(10)/G'(1)$ が2以上であり、

角周波数が0.1 rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(0.1)$ と、角周波数が0.01 rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(0.01)$ との比 $G'(0.1)/G'(0.01)$ が6以下である1又は2に記載のプロピレン系多段重合体。

4. 下記成分(a)及び(b)、又は下記成分(a)、(b)及び(c)からなるオレフ

イン重合用触媒を用い、２段階以上の重合工程で、プロピレンを重合又はプロピレンと炭素数２～８の α -オレフィンとを共重合させることを含む１～３のいずれかに記載のプロピレン系多段重合体の製造方法。

(a) 四塩化チタンを有機アルミニウム化合物で還元して得られる三塩化チタンをエーテル化合物及び電子受容体で処理して得られる固体触媒成分

(b) 有機アルミニウム化合物

(c) 環状エステル化合物

５．１段階目に、水素不存在下で、プロピレンを重合又はプロピレンと炭素数２～８の α -オレフィンとを共重合させることを含む４に記載のプロピレン系多段重合体の製造方法。

６．１～３のいずれかに記載のプロピレン系多段重合体と、

２３０℃におけるメルトフローレートが３０ｇ／１０min以下、かつ、重量平均分子量(Mw)と数平均分子量(Mn)との比が５以下のプロピレン系重合体と

を含み、前記プロピレン系多段重合体に対する、前記プロピレン系重合体の重量比が８倍以上であるプロピレン系樹脂組成物。

７．角周波数が１０rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(10)$ と、角周波数が１rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(1)$ との比 $G'(10)/G'(1)$ が５以上であり、

角周波数が０．１rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(0.1)$ と、角周波数が０．０１rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(0.01)$ との比 $G'(0.1)/G'(0.01)$ が１４以下である６に記載のプロピレン系樹脂組成物。

８．１～３のいずれかに記載のプロピレン系多段重合体、又は６若しくは７に記載のプロピレン系樹脂組成物を発泡成形してなる成形品。

９．超臨界二酸化炭素を用い、射出発泡成形してなる、発泡倍率１．１倍～８０倍の射出発泡成形品である８に記載の成形品。

１０．発泡倍率１．１倍～８０倍の押出发泡成形品である８に記載の成形品。

１１．１～３のいずれか一項に記載のプロピレン系多段重合体、又は請求項６若しくは７に記載のプロピレン系樹脂組成物と、繊維、フィラー及びゴムから選択される少なくとも１つの材料とを含む複合材料。

【発明の効果】

【００１０】

本発明によれば、熔融張力が高く、優れた粘弾性特性を有するプロピレン系多段重合体及びその製造方法、並びにプロピレン系樹脂組成物が提供できる。

【発明を実施するための最良の形態】

【００１１】

本発明のプロピレン系多段重合体は、(A) １３５℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が１０dL/g超のプロピレン単独重合体成分又はプロピレンと炭素数２～８の α -オレフィンとの共重合体成分（以下、(A)成分）を、全重合体中に５～１５重量％含み、(B) １３５℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が０．５～３．０dL/gのプロピレン単独重合体成分又はプロピレンと炭素数２～８の α -オレフィンとの共重合体成分（以下、(B)成分）を、全重合体中に８５～９５重量％含む。

本発明の多段重合体は、(A)成分、即ち、超高分子量プロピレン系重合体成分の付与により、高熔融張力化を達成し、分子量分布の調整により粘弾性特性が調整された直鎖状のプロピレン系重合体である。

【００１２】

(A)成分の極限粘度が１０dL/g以下では、熔融張力が不十分であり、発泡性能が不良となる。また、(A)成分の重量分率が５重量％未満では、熔融張力が不十分であり、発泡性能が不良となり、１５重量％を超えると、メルトフラクチャーが激しく、押出成形時の不良現象の原因となる。

(A)成分の極限粘度は、好ましくは１２～２０dL/g、より好ましくは１３～１８dL/gである。また、(A)成分の重量分率は、好ましくは８～１８重量％、より好ま

しくは10～16重量%である。

【0013】

(B)成分の極限粘度が0.5 dL/g未満では、溶融張力が不十分となり、3.0 dL/gを超えると、粘度が高く、押出し不良となる。また、(B)成分の重量分率が85重量%未満では、押出し不良となり、95重量%を超えると、溶融張力が低く、発泡成形が困難となる。

(B)成分の極限粘度は、好ましくは0.8～2.0 dL/g、より好ましくは1.0～1.5 dL/gである。また、(B)成分の重量分率は、好ましくは82～92重量%、より好ましくは84～90重量%である。

【0014】

本発明の多段重合体において、共重合体成分を構成する炭素数2～8の α -オレフィンとしては、例えば、プロピレン以外のエチレン、1-ブテン等が挙げられる。このうち、好ましくは、エチレンである。

【0015】

本発明の多段重合体は、230℃におけるメルトフローレートが、好ましくは100 g/10 min以下、より好ましくは、20 g/10 min以下である。100 g/10 minを超えると、溶融張力及び粘度が低過ぎ、成形困難となる場合がある。

【0016】

本発明の多段重合体は、230℃におけるメルトフローレート(MFR)と、230℃における溶融張力(MT)との関係が、式(1)を満たすことが好ましい。

$$\log(MT) > -1.33 \log(MFR) + 1.2 \quad \cdots (1)$$

式(1)を満たさない場合は、高発泡倍率の発泡成形品が得られない場合がある。式(1)の右辺の定数項は、1.3以上がより好ましく、1.4以上がさらに好ましい。

本発明の多段重合体が式(1)の関係式を満たすためには、極限粘度が10 dL/g超の成分を5重量%以上含有させればよい。

【0017】

本発明の多段重合体は、溶融状態の動的粘弾性(角周波数 ω と貯蔵弾性率 G' の関係)として、高周波側での貯蔵弾性率の傾きが、一定量以上の大きさであることが好ましい。具体的には、角周波数 ω が10 rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(10)$ と、角周波数 ω が1 rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(1)$ との比 $G'(10)/G'(1)$ が2以上であることが好ましく、2.5以上であることがより好ましい。この比が2未満になると、発泡体に延伸等の外的変化を加えたときの安定性が低下する場合がある。

また、本発明の多段重合体は、溶融状態の動的粘弾性として、低周波側での貯蔵弾性率の傾きが、一定量以下の大きさであることが好ましい。具体的には、角周波数 ω が0.1 rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(0.1)$ と、角周波数 ω が0.01 rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(0.01)$ との比 $G'(0.1)/G'(0.01)$ が6以下であることが好ましく、4.0以下であることがより好ましい。この比が6を超えると、発泡体の発泡倍率が低下する場合がある。

【0018】

本発明の多段重合体は、下記成分(a)及び(b)、又は下記成分(a)、(b)及び(c)からなるオレフィン重合用触媒を用い、2段階以上の重合工程で、プロピレンを重合又はプロピレンと炭素数2～8の α -オレフィンとを共重合させて製造することができる。

(a) 四塩化チタンを有機アルミニウム化合物で還元して得られる三塩化チタンをエーテル化合物及び電子受容体で処理して得られる固体触媒成分

(b) 有機アルミニウム化合物

(c) 環状エステル化合物

【0019】

固体触媒成分(a)において、四塩化チタンを還元する有機アルミニウム化合物としては、例えば、(イ)アルキルアルミニウムジハライド、具体的には、メチルアルミニウム

ジクロライド、エチルアルミニウムジクロライド、及びn-プロピルアルミニウムジクロライド、(ロ)アルキルアルミニウムセスキハライド、具体的には、エチルアルミニウムセスキクロライド、(ハ)ジアルキルアルミニウムハライド、具体的には、ジメチルアルミニウムクロライド、ジエチルアルミニウムクロライド、ジー n-プロピルアルミニウムクロライド、及びジエチルアルミニウムプロマイド、(ニ)トリアルキルアルミニウム、具体的には、トリメチルアルミニウム、トリエチルアルミニウム、及びトリイソブチルアルミニウム、(ホ)ジアルキルアルミニウムハイドライド、具体的には、ジエチルアルミニウムハイドライド等を挙げることができる。ここで、「アルキル」は、メチル、エチル、プロピル、ブチル等の低級アルキルである。また、「ハライド」は、クロライド又はプロマイドであり、特に前者が普通である。

【0020】

三塩化チタンを得るための、有機アルミニウム化合物による還元反応は、 $-60 \sim 60^{\circ}\text{C}$ 、好ましくは $-30 \sim 30^{\circ}\text{C}$ の温度範囲で行うことが普通である。上記温度範囲未満の場合には、還元反応に長時間が必要であり、また、上記温度超過の場合には、部分的に過還元が生じるので好ましくない。還元反応は、ペンタン、ヘキサン、ヘプタン、オクタン及びデカン等の不活性炭化水素溶媒中で行うのが好ましい。

【0021】

さらに、四塩化チタンの有機アルミニウム化合物による還元反応によって得られた三塩化チタンに対し、さらにエーテル処理及び電子受容体処理を施すことが好ましい。

前記三塩化チタンのエーテル処理で好ましく用いられるエーテル化合物としては、ジエチルエーテル、ジー n-プロピルエーテル、ジー n-ブチルエーテル、ジイソアミルエーテル、ジネオペンチルエーテル、ジー n-ヘキシルエーテル、ジー n-オクチルエーテル、ジー 2-エチルヘキシルエーテル、メチルー n-ブチルエーテル及びエチルーイソブチルエーテル等の各炭化水素残基が炭素数 2~8 の鎖状炭化水素であるエーテル化合物が挙げられ、これらの中でも特にジー n-ブチルエーテルを用いることが好適である。

三塩化チタンの処理で用いられる電子受容体としては、周期律表第 I I I 族~第 I V 族及び第 V I I I 族の元素のハロゲン化合物が好ましく、具体的には、四塩化チタン、四塩化ケイ素、三フッ化ホウ素、三塩化ホウ素、五塩化アンチモン、三塩化ガリウム、三塩化鉄、二塩化テルル、四塩化スズ、三塩化リン、五塩化リン、四塩化バナジウム及び四塩化ジルコニウム等を挙げることができる。固体触媒成分 (a) を調製する際に、三塩化チタンのエーテル化合物及び電子受容体による処理は、両処理剤の混合物を用いて行ってもよく、また、一方による処理後に、他方による処理を行ってもよい。これらのうちでは、後者が好ましく、エーテル処理後に電子受容体処理を行うことがさらに好ましい。

エーテル化合物及び電子受容体による処理の前に、三塩化チタンを炭化水素で洗浄することが一般に望ましい。前記三塩化チタンのエーテル処理は、該三塩化チタンと前記エーテル化合物を接触させることによって行われる。また、エーテル化合物による三塩化チタンの処理は、希釈剤の存在下で両者を接触させることによって行うのが有利である。このような希釈剤には、ヘキサン、ヘプタン、オクタン、デカン、ベンゼン及びトルエン等の不活性炭化水素化合物を使用することが好適である。エーテル処理における処理温度は、 $0 \sim 100^{\circ}\text{C}$ であることが好ましい。処理時間については特に制限されないが、通常 20 分~5 時間の範囲で行われる。

エーテル化合物の使用量は、三塩化チタン 1 モル当たり、一般に 0.05~3.0 モル、好ましくは 0.5~1.5 モルの範囲である。エーテル化合物の使用量が上記範囲未満の場合は、生成重合体の立体規則性を十分に向上させることができなくなるので好ましくない。また、上記範囲超過の場合は、生成重合体の立体規則性を十分に向上させることができるが、収率が低下してしまうので好ましくない。尚、有機アルミニウム化合物やエーテル化合物で処理した三塩化チタンは、厳密に言えば、三塩化チタンを主成分とする組成物である。

本発明では、このような固体触媒成分 (a) として、S o l v a y 型三塩化チタンを好適に用いることができる。

【0022】

有機アルミニウム化合物（b）としては、上記と同様の化合物が挙げられる。

【0023】

環状エステル化合物（c）としては、例えば、 γ -ラクトン、 δ -ラクトン、 ε -ラクトン等が挙げられる。このうち、好ましくは、 ε -ラクトンである。

【0024】

本発明の製造方法で用いるオレフィン重合用触媒は、上記（a）～（c）成分を混合することにより調製できる。

【0025】

本発明の製造方法では、2段階以上の重合工程のうち、1段階目に、水素不存在下で、プロピレンを重合又はプロピレンと炭素数2～8の α -オレフィンとを共重合させることが好ましい。ここで、「水素不存在下」とは、実質的に水素不存在下という意味であり、水素が全く存在しない場合だけではなく、水素が極微量存在する場合（例えば、10 mol ppm程度）も含まれる。要は、135℃テトラリン中で測定した、1段階目のプロピレン系重合体又はプロピレン系共重合体の極限粘度が10 dL/g以下にならない程度に、水素を含む場合でも「水素不存在下」の意味に含まれる。

このような水素不存在下でプロピレンの重合又はプロピレンと α -オレフィンとの共重合を行うことにより、超高分子量プロピレン系重合体、即ち、本発明の多段重合体における（A）成分を製造することができる。（A）成分は、水素不存在下で、原料モノマーを重合温度として、好ましくは20～80℃、より好ましくは40～70℃、重合圧力として、一般に常圧～1.47 MPa、好ましくは0.39～1.18 MPaの条件下でスラリー重合して製造することが好ましい。

【0026】

また、本発明の製造方法では、多段重合体の（B）成分を、2段階目以降に製造することが好ましい。（B）成分の製造条件としては、上記オレフィン重合用触媒を使用すること以外は特に制限されないが、原料モノマーを、重合温度として、好ましくは20～80℃、より好ましくは60～70℃、重合圧力として、一般に常圧～1.47 MPa、好ましくは0.19～1.18 MPa、分子量調節剤としての水素が存在する条件下で重合して製造することが好ましい。

【0027】

本発明の製造方法では、本重合を行う前に、予備重合を行ってもよい。予備重合を行うと、パウダーモルフォロジーを良好に維持できる。予備重合は、一般的に、重合温度として、好ましくは0～80℃、より好ましくは10～60℃、重合量として、固体触媒成分1g当たり、好ましくは0.001～100g、より好ましくは0.1～10gのプロピレンを重合又はプロピレンと炭素数2～8の α -オレフィンを共重合させることが好ましい。

【0028】

本発明のプロピレン系樹脂組成物は、上記プロピレン系多段重合体と、230℃におけるメルトフローレート（MFR）が30 g/10 min以下、かつ、重量平均分子量（Mw）と数平均分子量（Mn）との比（Mw/Mn）が5以下のプロピレン系重合体とを含む。本発明の多段重合体を他の材料とブレンドさせて組成物とすることにより、発泡成形性改善と発泡成形体の高機能化又は低コスト化を両立させることができる。

本発明の組成物では、溶融張力が高く、優れた粘弾性特性を有することから、高発泡倍率、良好な表面外観、シート成形時の延伸切れの無い発泡シート成形品が得られる。

【0029】

本発明の組成物は、プロピレン系多段重合体に対する、プロピレン系重合体の重量比が8倍以上、より好ましくは10倍以上である。重量比が8倍未満では、表面外観が不良となる。

プロピレン系重合体のMFRは、30 g/10 min以下、好ましくは15 g/10 min以下、より好ましくは10 g/10 min以下である。MFRが30 g/10 min

をを超えると、成形不良となる。

プロピレン系重合体の M_w/M_n は、5以下、より好ましくは4.5以下である。 M_w/M_n が5を超えると、表面外観が不良となる。

プロピレン系重合体は、チーグラ・ナッタ触媒やメタロセン触媒等の公知の重合方法により製造することができる。

【0030】

本発明の組成物は、溶融状態の動的粘弾性（角周波数 ω と貯蔵弾性率 G' の関係）として、高周波側での貯蔵弾性率の傾きが、一定量以上の大きさであることが好ましく、また、低周波側での貯蔵弾性率の傾きが、一定量以下の大きさであることが好ましい。具体的には、上記 $G'(10)/G'(1)$ が5以上であることが好ましく、5.5以上であることがより好ましい。この比が5未満になると、発泡体に延伸等の外的変化を加えたときの安定性が低下する場合がある。

また、上記 $G'(0.1)/G'(0.01)$ が14以下であることが好ましく、12以下であることがより好ましい。この比が14を超えると、発泡体の発泡倍率が低下する場合がある。

【0031】

一般に樹脂発泡体が延伸される場合では、緩和時間が1～10s付近の成分が、発泡体の延伸特性の悪化をもたらす。この領域の緩和時間の寄与が大きいほど、角周波数 ω が1rad/s付近での貯蔵弾性率 $G'(1)$ の傾きが小さくなる。そこで、この傾きの指標として、角周波数 ω が10rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(10)$ との比 $G'(10)/G'(1)$ を設けると、数値シミュレーション及び実験解析の結果から、この値が小さいほど押出発泡時の延伸時の破気が大きくなることが見出された。従って、本発明の組成物では、 $G'(10)/G'(1) \geq 5$ とすることが好ましい。

また、気泡成長終盤での破泡や射出発泡又は押出発泡成形のダイリップ近傍での高速伸長変形に伴う破泡に対しては、ある程度の歪硬化性が要求されるため、適切な緩和時間領域での適量の高分子量成分が必要となり、そのためには、低周波数領域での G' がある程度大きくなくてはならない。そこで、その指標として、角周波数 ω が0.1rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(0.1)$ と、角周波数 ω が0.01rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(0.01)$ との比 $G'(0.1)/G'(0.01)$ を設けると、数値シミュレーション及び実験解析の結果から、この値が大きくなると、破泡による発泡倍率の低下が顕著になることが見出された。従って、本発明の組成物では、 $G'(0.1)/G'(0.01) \leq 14$ とすることが好ましい。

【0032】

本発明の組成物には、必要に応じて、酸化防止剤、中和剤、難燃剤、結晶核剤等の添加剤を含むことができる。添加剤の割合は特に制限されず、適宜調節することが可能である。

【0033】

本発明の多段重合体又は組成物は、繊維、フィラー及びゴムから選択される少なくとも1つの材料と組み合わせることにより、複合材料とすることができる。

繊維としては、例えば、ガラス繊維、カーボン繊維等が挙げられる。このうち、好ましくはガラス繊維である。

フィラーとしては、例えば、タルク、カーボンブラック等が挙げられる。このうち、好ましくはタルクである。

ゴムとしては、例えば、EPR、EPDM、EBM、SEBS等が挙げられる。

これらの材料の添加割合は特に制限されず、適宜調節することが可能である。

【0034】

本発明の多段重合体又は組成物は、押出成形、射出成形、発泡成形、中空成形その他の各種成形法により成形することができる。好ましくは、射出発泡成形、押出発泡成形等の発泡成形により成形する。

本発明の多段重合体又は組成物を発泡成形する場合には、炭酸ガス、ブタン、窒素、重

曹等の各種発泡剤を使用することができる。

本発明の多段重合体又は組成物を射出発泡成形する場合は、発泡剤として超臨界二酸化炭素を用いることが好ましい。

本発明で得られる射出発泡成形品、押出発泡成形品の発泡倍率は、1.1倍～80倍、好ましくは2.0倍～80倍である。

【実施例】

【0035】

以下、本発明について実施例を用いて説明するが、本発明はこれらに限定されるものではない。

尚、表中の各項目は、以下の方法で調製又は測定した。

(1) 一段階目のプロピレン重合体成分(成分1)及び二段階目のプロピレン重合体成分(成分2)の重量分率

重合時に連続的に供給するプロピレンの流量計積算値を用いた物質収支から求めた。

【0036】

(2) 極限粘度 $[\eta]$

135℃、テトラリン中で行った。

尚、成分2の極限粘度 $[\eta]_2$ は、下記式より計算した値である。

$$[\eta]_2 = ([\eta]_{total} \times 100 - [\eta]_1 \times W_1) / W_2$$

$[\eta]_{total}$: プロピレン重合体全体の極限粘度

$[\eta]_1$: 成分1の極限粘度

W_1 : 成分1の重量分率(重量%)

W_2 : 成分2の重量分率(重量%)

【0037】

(3) プロピレン重合体ペレット

得られたプロピレン重合体粉末100重量部に対して、イルガノックス1010(商品名、チバ・スペシャルティ・ケミカルズ(株)製)を0.15重量部、イルガフォス168(商品名、チバ・スペシャルティ・ケミカルズ(株)製)を0.15重量部、ステアリン酸カルシウムを0.06重量部、DHT-4A(商品名、協和化学工業(株))を0.06重量部加えて混合し、東洋精機(株)製ラボプラストミル単軸押出機(20mmφ)で230℃で熔融混練した。

【0038】

(4) メルトフローレート(MFR)

JIS K7210に準拠し、温度230℃、荷重2.16kgfで測定した。

【0039】

(5) 熔融張力(MT)

東洋精機(株)製キャピログラフ1Cを使用し、測定温度230℃、引取り速度3.1m/分で測定した。長さ8mm、直径2.095mmのオリフィスを使用した。

【0040】

(6) M_w/M_n 、 M_z/M_w

ゲルパーミエーションクロマトグラフィー(GPC)により、重量平均分子量(M_w)、数平均分子量(M_n)、Z平均分子量(M_z)を測定して求めた。以下に装置及び条件を示す。

カラム: TOSOH GMHHR-H(S)HT

測定温度: 145℃

溶媒: 1, 2, 4-トリクロロベンゼン

流速: 1.0ml/min

【0041】

(7) 粘弾性特性

以下の装置及び条件で測定した。

装置: レオメトリックス社製RMS-800

温度：190℃、歪み：30%

周波数：100rad/s～0.01rad/s

尚、貯蔵弾性率G'は、複素弾性率の実数部分により求めることができる。

【0042】

(8) 発泡倍率

発泡成形品の発泡倍率は、成形品の重量を水没法により求めた体積で除することにより密度を求め算出した。

【0043】

(9) 表面外観

発泡シートに残る外観不良であるコルゲートマーク（縞状の跡）について、目視で確認できないものを○、薄く確認できるものを△、ハッキリと確認できるものを×とした。

【0044】

また、発泡成形品は、以下の方法で成形した。

[射出発泡成形品]

射出発泡成形品は、以下の射出成形機から単純に押し出すことにより得た。

成形機：日本製鋼製 J180EL-Mucel

射出時間：5s

シリンダー設定温度：180℃

ガス量：5wt%（二酸化炭素）

注入圧：15MPa

【0045】

[押出发泡成形品（発泡シート）]

下記条件によりプロピレン系樹脂発泡シートを成形した。

成形機：東芝機械製二軸押出機 TEM-41SS

ダイ部形状：丸ダイ

ダイ部寸法：65mm

押出量：50kg/hr

スクリュ回転数：100rpm

樹脂温度：190℃

シリンダー設定温度：210℃

ダイス部設定温度：170℃

炭酸ガス量：300g/hr

発泡剤：永和化成製 重曹／クエン酸系化学発泡剤 EE205 0.5部

【0046】

製造例1

(1) 固体触媒成分の調製

窒素で置換した内容積5リットルの攪拌器付三つ口フラスコに、ジエトキシマグネシウム160g（1.4モル）を投入し、さらに脱水処理したヘプタンを500ミリリットル加えた。40℃に加熱し、四塩化ケイ素28.5ミリリットル（225ミリモル）を加え、20分間攪拌し、フタル酸ジエチルを127ミリモル加えた。溶液を80℃まで昇温し、引き続き四塩化チタンを滴下ロートを用いて461ミリリットル（4.2モル）滴下した。内温を110℃とし、2時間攪拌し、担持操作とした。その後、脱水ヘプタンを用いて十分洗浄を行った。さらに、四塩化チタンを768ミリリットル（7モル）加え、内温を110℃とし、2時間攪拌し、2回目の担持操作とした。その後、脱水ヘプタンを用いて十分洗浄を行い、固体触媒成分を得た。

【0047】

(2) 固体触媒成分の予備重合

窒素で置換した内容積1リットルの攪拌機付きの三つ口フラスコに、上記の固体状チタン触媒成分60グラム（37.6ミリモル-Ti）を含むヘプタンスラリーを投入し、さらに、脱水したヘプタンを加えて、全量を500ミリリットルとした。これを40℃に制

御しながら攪拌し、トリエチルアルミニウム 24.8 ミリモル、シクロヘキシルジメトキシシラン 6.2 ミリモルを加えた。40℃のまま、120 分間プロピレンを所定量吸収させ、残留プロピレンを窒素で置換して、ヘプタンを用いて充分洗浄を行い、予備重合触媒成分を 85 g 得た（シール量：0.43 g-P P/g 固体状チタン触媒成分）。

【0048】

(3) プロピレンスラリー重合

内容積 10 リットルの攪拌機付ステンレス製オートクレーブを十分乾燥し、窒素置換の後、内部に脱水処理したヘプタン 6 リットルを加えた。このオートクレーブ温度を 80℃に加温し、トリエチルアルミニウム 12 ミリモル、続いてシクロヘキシルメチルジメトキシシラン 1.2 ミリモルを加えた。次いで、水素を 0.03 MPa 導入した後、プロピレンを導入して、全圧を 0.78 MPa とした。系内が安定した後、上記予備重合触媒成分を T i 当たりで 0.3 ミリモルを加え、重合を開始しとした。その 1 時間後、メタノール 50 ミリリットルを系内に投入して重合終了とし、降温、脱圧した。内容物を取り出してろ別し、70℃の乾燥窒素気流下で 12 時間乾燥を行い、プロピレン重合体 2.4 kg を得た。

【0049】

製造例 2

(1) 予備重合

内容積 5 リットルの攪拌機付きの三つ口フラスコを十分に乾燥し、窒素ガスで置換した後、脱水処理したヘプタンを 4 リットル、ジエチルアルミニウムクロライド 140 グラムを加え、市販の S o l v a y 型三塩化チタン触媒（東ソー・ファインケム社製）20 g を加えた。内温を 20℃に保持し、攪拌しながらプロピレンを連続的に導入した。80 分後、攪拌を停止し、結果的に固体触媒 1 g 当たり 0.8 g のプロピレンが重合した予備重合触媒成分を得た。

【0050】

(2) プロピレン重合

内容積 10 リットルの攪拌機付きステンレス製オートクレーブを十分乾燥し、窒素ガスで置換した後、脱水処理したヘプタン 6 リットルを加え、系内の窒素をプロピレンで置換した。その後、内温を 60℃として、水素を 0.078 MPa 加えて攪拌しながらプロピレンを導入した。系内が全圧 0.78 MPa、60℃に安定した後、上記予備重合触媒成分を固体触媒換算で 0.75 グラム含んだヘプタンスラリー 50 ミリリットルを加えて重合開始とした。重合開始から 4 時間プロピレンを連続的に供給した後、50 ミリリットルのメタノールを添加し、重合終了とし、降温、脱圧した。内容物を全量フィルター付きろ過槽へ移し、1-ブタノール 100 ミリリットルを加え、85℃で 1 時間攪拌した後に固液分離した。さらに、85℃のヘプタン 6 リットルで固体部を 2 回洗浄し、真空乾燥してプロピレン重合体 3.8 kg を得た。

【0051】

製造例 1 及び 2 の重合体の物性及び樹脂特性を表 1 に示す。

【表 1】

		製造例 1	製造例 2
プロピレン重合体	極限粘度 (dL/g)	1.68	1.87
	重量分率 (重量%)	100	100
プロピレン重合体 ペレット	極限粘度 (dL/g)	1.68	1.87
	MFR (g/10min)	6.6	7.6
	Mw/Mn	4.0	7.5
	Mz/Mw	3.1	5.6
	MT (g)	0.4	0.6

【0052】

実施例 1

(1) 予備重合

製造例 2 と同様にして予備重合触媒成分を得た。

【0053】

(2) プロピレン重合

内容積 10 リットルの攪拌機付きステンレス製オートクレーブを十分乾燥し、窒素ガスで置換した後、脱水処理したヘプタン 6 リットルを加え、系内の窒素をプロピレンで置換した。その後、攪拌しながらプロピレンを導入して、内温 60℃、全圧 0.78 MPa に系内が安定した後、上記予備重合触媒成分を固体触媒換算で 0.75 グラム含んだヘプタンスラリー 50 ミリリットルを加えて重合開始とした。プロピレンを 15 分間連続的に供給した時のプロピレン流量積算値から求めた重合体生成量は 151 g であり、その一部をサンプリングして分析した結果、極限粘度は 14.8 dL/g であった。その後、内温を 40℃ 以下にまで降温し、攪拌を弱め、脱圧を行った。

【0054】

再び、内温を 60℃ として、水素を 0.15 MPa 加えて攪拌しながらプロピレンを導入した。全圧 0.78 MPa でプロピレンを連続的に供給しながら、60℃ で 3.5 時間重合を行った。この時、重合体の一部をサンプリングして分析した結果、極限粘度は 1.16 dL/g であった。

重合終了後、50 ミリリットルのメタノールを添加し、降温、脱圧した。内容物を全量フィルター付きろ過槽へ移し、1-ブタノール 100 ミリリットルを加え、85℃ で 1 時間攪拌した後に固液分離した。さらに、85℃ のヘプタン 6 リットルで固体部を 2 回洗浄し、真空乾燥してプロピレン重合体 3.0 kg を得た。

以上の結果から、1 段階目と 2 段階目の重合重量比は 5.0 : 95.0 であり、2 段階目で生成した重合体成分の極限粘度は 1.84 dL/g と求められた。

【0055】

実施例 2

実施例 1 において、プロピレン重合の内、1 段階目の重合時間を 25 分間、2 段階目の重合時間を 2.8 時間とした以外は同様の方法で重合を行った。その結果、プロピレン重合体 3.1 kg を得た。この時の 1 段階目と 2 段階目の重合重量比は 9.5 : 90.5 であり、1 段階目で生成した重合体成分の極限粘度は 14.2 dL/g、2 段階目で生成した重合体成分の極限粘度は 1.18 dL/g と求められた。

【0056】

実施例 3

実施例 1 において、プロピレン重合の内、1 段階目の重合時間を 35 分間、2 段階目の重合時間を 2.3 時間とした以外は同様の方法で重合を行った。その結果、プロピレン重合体 3.2 kg を得た。この時の 1 段階目と 2 段階目の重合重量比は 12.2 : 87.8 であり、1 段階目で生成した重合体成分の極限粘度は 14.1 dL/g、2 段階目で生成した重合体成分の極限粘度は 1.08 dL/g と求められた。

【0057】

実施例 4

(1) 予備重合

製造例 2 と同様にして予備重合触媒成分を得た。

(2) プロピレン重合

内容積 10 リットルの攪拌機付きステンレス製オートクレーブを十分乾燥し、窒素ガスで置換した後、脱水処理したヘプタン 6 リットルを加え、系内の窒素をプロピレンで置換した。その後、攪拌しながらプロピレンを導入して、内温 70℃、全圧 0.78 MPa に系内が安定した後、上記予備重合触媒成分を固体触媒換算で 0.75 グラム含んだヘプタンスラリー 50 ミリリットルを加えて重合開始とした。プロピレンを 22 分間連続的に供給した時のプロピレン流量積算値から求めた重合体生成量は 322 g であり、その一部を

サンプリングして分析した結果、極限粘度は10.6 dL/gであった。その後、内温を40℃として攪拌を弱め、脱圧を行った。

その後、内温を60℃として、水素を0.15 MPa加えて攪拌しながらプロピレンを導入した。全圧0.78 MPaでプロピレンを連続的に供給しながら、60℃で2.7時間重合を行った。

重合終了後、50ミリリットルのメタノールを添加し、降温、脱圧した。内容物を全量フィルター付きろ過槽へ移し、1-ブタノール100ミリリットルを加え、85℃で1時間攪拌した後に固液分離した。さらに、85℃のヘプタン6リットルで固体部を2回洗浄し、真空乾燥してプロピレン重合体3.0 kgを得た。この時の1段階目と2段階目の重合重量比は10.6:89.4であり、2段階目で生成した重合体成分の極限粘度は1.16 dL/gと求められた。

【0058】

比較例1

(1) 予備重合

製造例2と同様にして予備重合触媒成分を得た。

(2) プロピレン重合

内容積10リットルの攪拌機付きステンレス製オートクレーブを十分乾燥し、窒素ガスで置換した後、脱水処理したヘプタン6リットルを加え、系内の窒素をプロピレンで置換した。その後、攪拌しながらプロピレンを導入して、内温60℃、全圧0.78 MPaに系内が安定した後、上記予備重合触媒成分を固体触媒換算で0.75グラム含んだヘプタンスラリー50ミリリットルを加えて重合開始とした。プロピレンを1.5時間連続的に供給した時のプロピレン流量積算値から求めた重合体生成量は740 gであり、その一部をサンプリングして分析した結果、極限粘度は14.8 dL/gであった。その後、内温を40℃として攪拌を弱め、脱圧を行った。

【0059】

再び、内温を60℃として水素を0.15 MPa加えて攪拌しながらプロピレンを導入した。全圧0.78 MPaでプロピレンを連続的に供給しながら60℃で1.8時間重合を行った。

重合終了後、50ミリリットルのメタノールを添加し、降温、脱圧した。内容物を全量フィルター付きろ過槽へ移し、1-ブタノール100ミリリットルを加え、85℃で1時間攪拌した後に固液分離した。さらに、85℃のヘプタン6リットルで固体部を2回洗浄し、真空乾燥してプロピレン重合体3.0 kgを得た。この時の1段階目と2段階目の重合重量比は24.6:75.4であり、2段階目で生成した重合体成分の極限粘度は1.32 dL/gと求められた。

【0060】

比較例2

(1) 固体触媒成分の調製

内容積0.5リットルの攪拌機付きの三つ口フラスコを窒素ガスで置換した後、脱水処理したオクタンを60ミリリットル、ジエトキシマグネシウム16 gを加えた。40℃に加熱し、四塩化ケイ素2.4ミリリットルを加えて20分間攪拌した後、フタル酸ジブチル1.6ミリリットルを添加した。この溶液を80℃まで昇温し、引き続き四塩化チタンを77ミリリットル滴下し、内温125℃で、2時間攪拌して接触操作を行った。その後、攪拌を停止して固体を沈降させ、上澄みを抜き出した。100ミリリットルの脱水オクタンを加え、攪拌しながら125℃まで昇温し、1分間保持した後、攪拌を停止して固体を沈降させ、上澄みを抜き出した。この洗浄操作を7回繰り返した。さらに、四塩化チタンを122ミリリットル加え、内温125℃で、2時間攪拌して2回目の接触操作を行った。その後、上記の125℃の脱水オクタンによる洗浄を6回繰り返し、固体触媒成分を得た。

【0061】

(2) 予備重合

内容積 0.5 リットルの攪拌機付きの三つ口フラスコを窒素ガスで置換した後、脱水処理したヘプタンを 400 ミリリットル、トリイソブチルアルミニウム 25 ミリモル、ジシクロペンチルジメトキシシラン 2.5 ミリモル、上記固体触媒成分 4 g を加えた。内温を 50℃ に加熱し、攪拌しながらプロピレンを導入した。1 時間後、攪拌を停止し、結果的に固体触媒 1 g 当たり 4 g のプロピレンが重合した予備重合触媒成分を得た。

【0062】

(3) プロピレン重合

内容積 10 リットルの攪拌機付きステンレス製オートクレーブを十分乾燥し、窒素置換の後、脱水処理したヘプタン 6 リットル、トリエチルアルミニウム 12.5 ミリモル、ジシクロペンチルジメトキシシラン 1.2 ミリモルを加えた。系内の窒素をプロピレンで置換した後に、攪拌しながらプロピレンを導入した。内温 80℃、プロピレン圧力 0.78 MPa に系内が安定した後、上記予備重合触媒成分を Ti 原子換算で 0.15 ミリモル含んだヘプタンスラリー 50 ミリリットルを加えて重合開始とした。プロピレンを 2 時間連続的に供給した時のプロピレン流量積算値から求めた重合体生成量は 210 g であり、その一部をサンプリングして分析した結果、極限粘度は 7.3 dL/g であった。その後、内温を 40℃ として攪拌を弱め、脱圧を行った。

【0063】

その後、内温を 80℃ として水素を 0.15 MPa 加えて攪拌しながらプロピレンを導入した。全圧 0.78 MPa でプロピレンを連続的に供給しながら 80℃ で 2 時間重合を行った。重合終了後、50 ミリリットルのメタノールを添加し降温、脱圧した。内容物を全量フィルター付きろ過槽へ移し、85℃ に昇温し固液分離した。さらに、85℃ のヘプタン 6 リットルで固体部を 2 回洗浄し、真空乾燥してプロピレン重合体 2.8 kg を得た。この時の 1 段階目と 2 段階目の重合重量比は 7.4 : 92.6 であり、2 段階目で生成した重合体成分の極限粘度は 1.46 dL/g と求められた。

【0064】

比較例 3

(1) 予備重合

製造例 2 と同様にして予備重合触媒成分を得た。

(2) プロピレン重合

内容積 10 リットルの攪拌機付きステンレス製オートクレーブを十分乾燥し、窒素置換の後、脱水処理したヘプタン 6 リットルを加え、系内の窒素をプロピレンで置換した。その後、水素を 0.059 MPa 加え、攪拌しながらプロピレンを導入した。内温 65℃、プロピレン圧力 0.74 MPa に系内が安定した後、上記予備重合触媒成分を固体触媒換算で 0.5 グラム含んだヘプタンスラリー 50 ミリリットルを加え、プロピレンを連続的に供給しながら 65℃ で 3 時間重合を行った。この時のプロピレン流量積算値から求めた重合体生成量は 550 g であり、その一部をサンプリングして分析した結果、極限粘度は 5.2 dL/g であった。

次に、内温を 50℃ として攪拌を弱め、脱圧を行った。その後、水素を 0.039 MPa 加え、攪拌しながらプロピレンを導入した。内温 50℃、プロピレン圧力 0.74 MPa でプロピレンを連続的に供給しながら 50℃ で 3 時間重合を行った。

重合終了後、50 ミリリットルのメタノールを添加し降温、脱圧した。内容物を全量フィルター付きろ過槽へ移し、1-ブタノール 100 ミリリットルを加え、85℃ で 1 時間攪拌した後に固液分離した。さらに、85℃ のヘプタン 6 リットルで固体部を 2 回洗浄し、真空乾燥してプロピレン重合体 2.4 kg を得た。この時の 1 段階目と 2 段階目の重合重量比は 22.7 : 77.3 であり、2 段階目で生成した重合体の極限粘度は 2.7 dL/g と求められた。

【0065】

実施例 1～4、比較例 1～3 の重合体の物性及び樹脂特性を表 2 に示す。

	触媒系	実施例 1	実施例 2	実施例 3	実施例 4	比較例 1	比較例 2	比較例 3
		TiCl ₃ 系	TiCl ₃ 系	TiCl ₃ 系	TiCl ₃ 系	TiCl ₃ 系	MgCl ₂ 担持系	TiCl ₃ 系
一段階目の プロピレン重合体成分	極限粘度 (dL/g)	14.8	14.2	14.1	10.4	14.8	7.3	5.2
	重量分率 (重量%)	5.0	9.5	12.2	10.6	24.6	7.4	22.7
二段階目の プロピレン重合体成分	極限粘度 (dL/g)	1.16	1.18	1.08	1.16	1.32	1.46	2.7
	重量分率 (重量%)	95.0	90.5	87.8	89.4	75.4	92.6	77.3
プロピレン重合体 ペレット	極限粘度 (dL/g)	1.84	2.42	2.67	2.14	4.63	2.45	3.27
	MFR (g/10min)	11.7	4.7	3.3	6.1	2.2	3.0	0.5
	Mw/Mn		15.2					
	Mz/Mw		5.9					
粘弾性特性	MT (g)	1.4	4.3	7.6	2.7	25.4	1.7	5.8
	G' (10) / G' (1)	3.83	2.87	2.68	3.23	1.7	5.16	3.5
	G' (0.1) / G' (0.01)	5.67	3.35	2.96	5.48	4.79	11.46	8.86
発泡特性	発泡倍率	14	17	20	10	押出不可	2.5	4.0

実施例 2 において得られたプロピレン重合体 10 重量部と、製造例 1 において得られたプロピレン重合体 90 重量部とをブレンドし、全量を 100 重量部とし、前記成形条件で発泡シートの成形を行った。

【0067】

比較例 4

実施例 2 において得られたプロピレン重合体 20 重量部と、製造例 1 において得られたプロピレン重合体 80 重量部とをブレンドし、全量を 100 重量部とし、前記成形条件で発泡シートの成形を行った。

【0068】

比較例 5

製造例 1 において得られたプロピレン重合体を用い、前記成形条件で発泡シートの成形を行った。

【0069】

比較例 6

製造例 2 において得られたプロピレン重合体を用い、前記成形条件で発泡シートの成形を行った。

【0070】

実施例 5 及び比較例 4～6 に記載したブレンド物（組成物）又は重合体の物性、粘弾性特性及び発泡シート特性（発泡倍率、表面外観）を表 3 に示す。

【表 3】

		実施例 5	比較例 4	比較例 5	比較例 6
実施例 5 の重合体（重量％）		10	20		
製造例 1 の重合体（重量％）		90	80	100	
製造例 2 の重合体（重量％）					100
ブレンド品又は重合体の特性	極限粘度（dL/g）	1.74	1.98	1.68	1.87
	MFR（g/10min）	6.3	6.1	6.6	7.6
	MT（g）	1.0	1.4	0.4	0.6
粘弾性特性	$G'（10）/G'（1）$	5.83	5.17	7.84	5.69
	$G'（0.1）/G'（0.01）$	9.86	19.7	16.7	14.4
発泡特性	発泡倍率	3.0	2.8	2.0	2.8
	表面外観	○	△	×	△

【産業上の利用可能性】

【0071】

本発明の多段重合体及び組成物を成形してなる成形品は、発泡シート、建築資材等の分野において好適に使用できる。

【書類名】 要約書

【要約】

【課題】 溶融張力が高く、優れた粘弾性特性を有するプロピレン系多段重合体及びその製造方法、並びにプロピレン系樹脂組成物を提供する。

【解決手段】 (A) 135℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が10 dL/g超のプロピレン単独重合体成分又はプロピレンと炭素数2～8の α -オレフィンとの共重合体成分を、全重合体中に5～15重量%含み、(B) 135℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が0.5～3.0 dL/gのプロピレン単独重合体成分又はプロピレンと炭素数2～8の α -オレフィンとの共重合体成分を、全重合体中に85～95重量%含むプロピレン系多段重合体。

【選択図】 なし

【書類名】 出願人名義変更届（一般承継）
【提出日】 平成16年 9月13日
【あて先】 特許庁長官 小川 洋 殿
【事件の表示】
 【出願番号】 特願2004-103371
【承継人】
 【識別番号】 000183646
 【氏名又は名称】 出光興産株式会社
【承継人代理人】
 【識別番号】 100086759
 【弁理士】
 【氏名又は名称】 渡辺 喜平
【提出物件の目録】
 【物件名】 承継人であることを証する書面 1
 【援用の表示】 特願2004-199675の出願人名義変更届に添付のものを
 援用する。
 【包括委任状番号】 0200131

出願人履歴

0 0 0 1 8 3 6 5 7

20000630

住所変更

東京都墨田区横網一丁目6番1号

出光石油化学株式会社

0 0 0 1 8 3 6 4 6

19900808

新規登録

東京都千代田区丸の内3丁目1番1号

出光興産株式会社